PCT

WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM
Internationales Büro
INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

DE

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

C07C 2/34, C07F 17/00

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer:

WO 96/23751

A1

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

8. August 1996 (08.08.96)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP96/00235

(22) Internationales Anmeldedatum: 20. Januar 1996 (20.01.96)

(81) Bestimmungsstaaten: US, europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

(30) Prioritätsdaten:

195 03 089.3

1. Februar 1995 (01.02.95)

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): BASF AK-TIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-67056 Ludwigshafen

(72) Erfinder; und (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): RÖSCH, Joachim [DE/DE]; Nobelstrasse 16, D-67069 Ludwigshafen (DE). MÜLLER, Hans-Joachim [DE/DE]; Pfortmullerstrasse 52, 67269 Grunstadt (DE). SCHWEIER, Günther [DE/DE]; Friedrich-Pietzsch-Strasse 14, D-67159 Friedelsheim (DE). TANZMEIER, Peter [DE/DE]; Pater-Baroffio-Weg 20, D-67071 Ludwigshafen (DE).

(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGESELLSCHAFT; D-67056 Ludwigshafen (DE).

(54) Title: PROCESS FOR PREPARING OLEFIN OLIGOMERS

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON OLETIN-OLIGOMEREN

(57) Abstract

A process is disclosed for preparing olefin oligomers with a molecular weight distribution Mw/Mn in a range from 1.0 to 2.4 by oligomerisation of olefins in the presence of metallocene catalyst systems. The turbidity index of the catalyst-containing reaction mixture lies in a range from 1 to 10. The olefin oligomers are useful as starting materials for preparing lubricants, fuel and oil additives, and as macromonomers.

(57) Zusammenfassung

Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligomeren mit einer Molekulargewichtsverteilung Mw/Mn im Bereich von 1,0 bis 2,4 durch Oligomerisierung von Olefinen in Gegenwart von Metallocenkatalysatorsystemen, wobei die Trübungszahl des Katalysatorhaltigen Reaktionsgemisches im Bereich von 1 bis 10 liegt. Die Olefin-Oligomeren sind als Ausgansstoffe zur Herstellung von Schmierstoffen, Kraftstoff- und Öladditiven, sowie als Makromonomere geeignet.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AM	Armenica	GB	Vereinigtes Königreich	MX	Mesiko
AT	Osterreich	GE	Georgien	NE	Niger
AU	Australien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BB	Barbados	GR	Griechenland	NO	
BE	Belgien	HU	Ungara	NZ	Norwegen Newscland
BF	Burkina Faso	TR.	briand	PL.	Polen
BG	Bulgarien	IT	Ralien	PT	
BJ	Benin	JP.	Japan	RO	Portugal
BR	Brasilien	IKR.	Kenya	RU	Ruminien
BY	Belarus	KG	Kirgisistan	SD	Russische Föderstion
CA	Kanada	KP	Demokratische Volkszepublik Korea	SE	Sudan
CF.	Zentrale Afrikanische Republik	KR	Republik Korea		Schweden
CG	Kongo	KZ	Kasachatan	SG	Singapur
CH	Schweiz	ü	Liechtenstein	SI	Slowenien
a	Côte d'Ivoire	ĽK		SK	Slowakei
CM	Kamerun	LR	Sri Lanka	SN	Senegal
CN	China		Liberia	SZ	Swasiland
cs	Tachechoulowskei	LK	Litauen	TD	Tachad
cz	Tachechische Republik	LU	Luxemburg	TG	Togo
DE	Destrohland	LV	Lettland .	TJ	Tadachikistan
DK	Dinemark	MC	Monaco	IT	Trinidad und Tobego
BE.		MD	Republik Moldan	UA	Ukraine
	Estland	MG	Madagaskar	UG	Uganda
ES	Spenien	ML	Mali	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI	Finalend	MIN	Mongolei	UZ	Usbekissen
FR	Prankreich	MR	Mauretanien	VN	Vietnam
GA	Gabon	MW	Malawi		

Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligomeren

Beschreibung

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein verbessertes Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligomeren mit einer Molekulargewichtsverteilung Mw/Mn im Bereich von 1,0 bis 2,4 durch Oligomerisierung von Olefinen in Gegenwart von Metallocenkatalysatorsystemen.

10

Weiterhin betrifft die Erfindung Olefin-Oligomeren erhältlich nach einem Verfahren gemäß den Ansprüchen 1 bis 4, sowie die Verwendung der Olefin-Oligomeren zur Herstellung von Schmierstoffen oder Kraftstoffadditiven.

15

Olefin-Oligomere sind wertvolle Ausgangsprodukte für die Herstellung von Kraftstoff- und Öladditiven, Schmierstoffen und Weichmachern. Weiterhin können sie als Makromonomere eingesetzt werden.

20 Es ist im allgemeinen vorteilhaft, wenn die aus den Olefin-Oligomeren erhältlichen modifizierten Produkte, wie zum Beispiel Schmierstoffe oder Kraftstoffadditive eine enge, monomodale molekulargewichtsverteilung haben. Ist die Molekulargewichtsverteilung andererseits relativ breit, dann können die relativ hochmolekularen Oligomerfraktionen einen nachteiligen Effekt auf die Scheislabilitat oder ventilreinigungscharakteristik haben.

Daher ist es im allgemeinen vorteilhaft, wenn die Ausgangsstoffe selbst, also die Olefin-Oligomeren, bereits eine enge Molekular-30 gewichtsverteilung Mw/Mn aufweisen.

In der EP-A 0 268 214 wird die Oligomerisierung von Propylen mit fünffach alkylsubstituierten Cyclopentadienylkomplexen (Metallocenkomplexe) beschrieben, ohne daß die Molekulargewichts- verteilung Mw/Mn der Propylenoligomeren offenbart wird.

Die EP-A 0 596 553 beschreibt Olefin-Oligomerisierungen mit Metallocenkatalysatoren, deren Cyclopentadienyl-Liganden unterschiedlich Alkyl-substituiert sind. Auch hier wird die Molekular-40 gewichtsverteilung Mw/Mn der Oligomeren nicht erwähnt.

Die beschriebenen Metallocenkomplexe sind aufwendig herzustellen, ihre Produktivität sowie ihre Löslichkeit im Monomeren läßt zu wünschen übrig.

Die EP-A 0 540 108 beschreibt die Herstellung von Olefin-Oligomeren der Molekulargewichtsverteilung von 1,1 bis 5,0. Allerdings werden auch hier sehr spezielle präparativ aufwendige Metallocenkomplexe als Katalysatorbestandteile verwendet deren Produktivität und Löslichkeit zu wünschen übrig läßt.

Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es daher, ein verbessertes Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligomeren aus Olefinen bereitzustellen, deren Molekulargewichtsverteilung im Bereich von 10 1,0 bis 2,4 liegt, und die mit hoher Produktivität unter Verwendung leicht zugänglicher, gut löslicher Katalysatorsysteme hergestellt werden können.

Demgemäß wurde ein Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligome15 ren mit einer Molekulargewichtsverteilung Mw/Mn im Bereich von
1,0 bis 2,4 durch Oligomerisierung von Olefinen in Gegenwart von
Metallocenkatalysatorsystemen gefunden, wobei die Trübungszahl
des katalysatorhaltigen Reaktionsgemisches im Bereich von 1 bis
10 liegt.

20

25

Ven den Olefinen eind lineare und ringförmige mit 2 bis 12 C-Atomen, also beispielsweise α-Olefine wie Ethylen, Propen, 1-Buten, 1-Penten, 1-Hexen, 1-Hepten, 1-Octen 1-Nonen, 1-Decen, 1-Undecen, 1-Dodecen, 4-Methylpenten-1 oder Vinylcyclohexan geeignet, sowie
30 Olefine mit interner Doppelbindung wie E- und Z-2-Buten, E- und Z-2-Penten, E-und Z-3-Hexen. Als Cycloolefine eignen sich gut Cyclopropen, Cyclobuten, Cyclopenten, Cyclohexen, Cyclohepten, Cycloocten, Cyclononen, Cyclodecen und Norbornen. Vorzugsweise verwendet man C2- bis C4-α-Olefine, wie Ethylen, Propen, 1-Buten
35 und insbesondere Propen.

Neben den reinen Olefinen können selbstverständlich auch Gemische unterschiedlicher Olefine mit 2 bis 12 Kohlenstoffatomen oligomerisiert werden. Das molare Verhältnis der einzelnen Olefinkom-

- 40 ponenten zueinander ist im allgemeinen nicht kritisch, wenn man beachtet, daß die Menge an Ethyleneinheiten in den Cooligomeren im allgemeinen 0,01 bis 5 mol-%, bevorzugt 0,01 bis 3 mol-%, insbesondere 0,01 bis 2 mol-% beträgt.
- 45 An die Katalysatorsysteme des erfindungsgemäßen Verfahrens werden keine besonderen Anforderungen gestellt, außer daß sie in dem Reaktionsgemisch weitgehend löslich sind. Das Reaktionsgemisch ist

die Mischung, welche in der Zeit nach dem Zusammengeben aller Reaktionskomponenten bis spätestens zum Zerstören des Katalysatorsystems nach erfolgter Oligomerisierungsreaktion vorliegt.
Die Löslichkeit des Katalysatorsystems im Reaktionsgemisch wird
durch die Messung der Trübung des Reaktionsgemisches analog DIN
38404 bestimmt. Eine weitgehende Löslichkeit des Katalysatorsystems im Sinne der Erfindung liegt vor, wenn die Trübungszahl
im Bereich von 1 bis 10, vorzugsweise im Bereich von 1 bis 3
liegt.

10

Bei der Metallocenkomponente des Katalysatorsystems handelt es sich um sogenannte Titanocen- Zirkonocen- und Hafnocenderivate, mithin um Komplexe des Titans, Zirkoniums und Hafniums, bei denen das Metallatom M sandwichartig zwischen zwei gegebenenfalls substituierten Cyclopentadienyl-Gruppen gebunden ist, wobei die restlichen Valenzen des Zentralatoms M durch leicht austauschbare Abgangsatome oder Abgangsgruppen X¹, X² abgesättigt sind.

Geeignete Metallocenkomplexe sind solche mit der allgemeinen For- 20 mel $Cp_2MX^1X^2$ in welchen M Titan, Zirconium oder Hafnium, vorzugsweise Zirconium, bedeuten.

pentadienyl-Liganden.

25

Für den Fall, daß die Substituenten us- die Co-Albylgruppen be deuten sind die Cyclopentadienylringe symmetrisch substituiert. Dies bedeutet, daß sowohl Art, Anzahl, als auch die Position der Alkyl- Substituenten des einen Cp-Ringes identisch ist mit Art, 30 Anzahl und auch Position der Alkyl-Substituenten des zweiten Cp-Ringes. Die Anzahl der Alkylgruppen pro Cyclopentadienylring beträgt 1 bis 4.

Geeignete C₅- bis C_{3C}-Alkylreste im Sinne der Erfindung sind die 35 aliphatischen Pentyl, Hexyl, Heptyl, Octyl, Nonyl, Decyl, Undecyl, Dodecyl, Tridecyl, Tetradecyl, Pentadecyl, Hexadecyl, Heptadecyl, Octadecyl, Nonadecyl und Eicosyl und ihre Isomere, wie beispielsweise neo-Pentyl, iso-Octyl, sowie die cycloaliphatischen Cyclopentyl, Cyclohexyl.

40

Besonders gut geeignet ist n-Octadecyl.

Die, gegebenenfalls C_5 - bis C_{30} -Alkylsubstituierten, Cyclopenta-dienyleinheiten können aber auch mit je 1 bis 2 C_4 - bis C_{10} -Al-kyleneinheiten substituiert sein, die zusammen mit der Cyclopen-

4

tadienyleinheit ein anneliertes Ringsystem, wie beispielsweise das Tetrahydroindenylsystem, bilden.

Als substituierte Cyclopentadienyl-Liganden kommen aber auch sol5 che Paare in Frage in welchen mindestens eine Cyclopentadienyleinheit mit mindestens einer Organosilylgruppe -Si(R1)3 substituiert ist. R1 bedeutet dann eine C1- bis C30-Kohlenstoff-organische Gruppe wie Methyl, Ethyl, n-Propyl, i-Propyl, n-Butyl,
i-Butyl, sec.-Butyl, tert.-Butyl, n-Pentyl, i-Pentyl, neo-Pentyl,
10 Hexyl, Heptyl, Octyl, Nonyl, Cyclohexyl, Phenyl, p-Tolyl. Bevorzugte Organosilylreste sind Trimethylsilyl und tert.-Butyldimethylsilyl, insbesondere Trimethylsilyl.

Für den Fall der Organosilylsubstitution an den Cyclopentadieny-15 leinheiten ist das symmetrische Substitutionsmuster nicht zwingend notwendig, aber auch nicht ausgeschlossen.

Als leicht austauschbare, formal negativ geladene Abgangsatome oder Abgangsgruppen X¹, X² der Metallocenkomplexe der allgemeinen 20 Formel I seien genannt: Wasserstoff, Halogen wie Fluor, Brom, Iod und vorzugsweise Chlor.

Darüber hinaus seien genannt Alkoholate, wie Methanolat, Ethanolat, n- und 1-rropanolat, rhenolat, Trilluormethylphenolat, Naphtholat, Silanolat.

Weiterhin empfehlen sich für X¹, X² besonders aliphatische C₁- bis C₁₀-Alkyl-Reste, insbesondere Methyl, Ethyl, Propyl, iso-Propyl, Butyl, iso-Butyl, sec.-Butyl, tert.-Butyl, Pentyl, neo-Pentyl, Hexyl, vorzugsweise Methyl, tert.-Butyl und neo-Pentyl. Desweite30 ren alicyclische C₃ bis C₁₂-Kohlenwasserstoffreste, wie Cyclopropyl, Cyclobutyl, Cyclopentyl und insbesondere Cyclohexyl oder C₅- bis C₂₀-Bicycloalkyl, wie Bicyclopentyl, und insbesondere Bicycloheptyl und Bicyclooctyl.

- 35 Als Substituenten X^1 , X^2 mit aromatischen Struktureinheiten seien genannt C_6 bis C_{15} —Aryl, bevorzugt Phenyl, oder Naphthyl, Alkylaryl oder Arylalkyl, mit jeweils 1 bis 10 C-Atomen im Alkylrest und 6 bis 20 C-Atomen im Arylrest, wie beispielsweise Tolyl, Benzyl.
- Beispiele für geeignete Metallocenkomplexe I sind: Bis(n-octade-cylcyclopentadienyl)zirconiumdichlorid, Bis(trimethylsilylcyclopentadienyl)zirconiumdichlorid, Bis(tetrahydroindenyl)zirconiumdichlorid, Bis(tert.-Butyldimethylsilyl)cyclopentadienyl]zirconiumdichlorid, Bis(Di-tert-butylcyclopentadienyl)zirconium-

dichlorid.

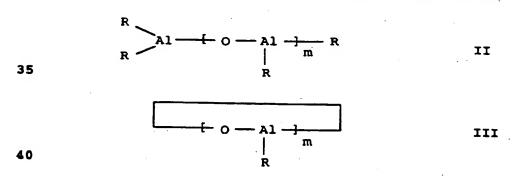
5

Die Metallocenkomplexe der allgemeinen Formel I können auf einfache Weise nach bekannten Verfahren, z.B. Brauer (Hrsg.): Handbuch der Präparativen Anorganischen Chemie, Band 2, 3.Auflage, Seite 1395 bis 1397, Enke, Stuttgart 1978 synthetisiert werden. Ein bevorzugtes Verfahren geht von den Lithiumsalzen der entsprechend substituierten Cyclopentadienylen aus, welche mit den Übergangsmetallhalogeniden umgesetzt werden.

Zweckmäßigerweise wird nur ein Metallocenkomplex in der Oligome-10 risierungsreaktion eingesetzt, es ist aber auch möglich, Mischungen verschiedener Metallocenkomplexe zu verwenden.

Neben den Metallocenkomplexen A) enthalten die erfindungsgemäßen Katalysatorsysteme noch Aktivatoren B) die an sich bekannt sind und im Schrifttum auch Cokatalysatoren genannt werden. Im allgemeinen alkylieren sie die Übergangsmetallkomponente A) des Katalysatorsystems und/oder abstrahieren einen Liganden X von der Übergangsmetall-Komponente, so daß letztendlich ein Katalysatorsystem für die Oligomerisierung von olefinisch ungesättigten Kohlenwasserstoffen entstehen kann. Für diese Aufgabe sind im allgemeinen metallorganische Verbindungen der 1. bis 3. Hauptgruppe oder der 2. Nebengruppe des Periodensystems geeignet, jedoch kontionen-Salze eingesetzt werden.

Besonders gut gocignete Aktivatorverbindungen sind Aluminium Or ganyle, Bor-Organyle und Carbokationen-Salze. Bevorzugt sind offenkettige oder cyclische Alumoxanverbindungen der allgemeinen Formel II oder III, die nach US-A 4,794,096 durch Umsetzung von 30 Aluminiumtrialkylen mit Wasser erhalten werden können.



Hierin steht R für eine C_1 - bis C_6 -Alkylgruppe, bevorzugt Methyloder Ethylgruppe, und m für eine ganze Zahl von 5 bis 30, bevorzugt 10 bis 25.

In der Regel liegen die oligomeren Alumoxanverbindungen als Gemische unterschiedlich langer, sowohl linearer als auch cyclischer Kettenmoleküle vor, so daß m als Mittelwert anzusehen ist.

5 Als Cokatalysatoren sind im allgemeinen auch Aluminiumorganyle der allgemeinen Formel Al $(R^2)_3$ geeignet, wobei R^2 Wasserstoff, C_1 -bis C_{10} -Alkyl, vorzugsweise C_1 -bis C_4 -Alkyl, insbesondere Methyl, Ethyl, Butyl bedeutet. Darüber hinaus kann R^2 auch für Arylalkyl oder Alkylaryl mit jeweils 1 bis 10 C-Atomen im Alkyl-10 rest und 6 bis 20 C-Atomen im Arylrest stehen.

Weiterhin sind Aluminiumalkyle Al (R²)₃ geeignet in denen R² außer den oben definierten Resten noch Fluor, Chlor, Brom oder Iod bedeuten kann, mit der Maßgabe, daß mindestens ein Rest R² ein C-or-15 ganischer Rest oder ein Wasserstoffatom ist. Besonders bevorzugte Verbindungen sind Trimethylaluminium, Triethylaluminium, Triisobutylaluminium, Di-isobutylaluminiumhydrid, Diethylaluminium-chlorid.

20 Außerdem sind als Aktivatoren noch Bor-organische Verbindungen gut geeignet, beispielsweise Tris-arylborverbindungen, bevorzugt Tris(pentafluorophenyl)bor, weiterhin Salze von Carboniumionen, Letterget Internylmethyltettaarylborat, inspesondere Tripnenylmethyltetra(pentafluorophenyl)borat.

25

Die genannton Al , D oder C-Verbindungen sind bekannt oder in an sich bekannter Weise erhältlich.

Die Aktivatoren können für sich allein oder als Mischungen im 30 Katalysatorsystem eingesetzt werden.

Vorzugsweise setzt man die Aktivatorkomponente B) im molaren Überschuß bezüglich des Metallkomplexes A) ein.

35 Das Molverhältnis von Aktivator B) zu Metallkomplex A) beträgt im allgemeinen 100 : 1 bis 10000 : 1, vorzugsweise 100 : 1 bis 1000 : 1.

Die Bestandteile der erfindungsgemäßen Katalysatorsysteme können 40 in beliebiger Reihenfolge einzeln oder als Gemisch in den Oligomerisierungsreaktor eingebracht werden. Vorzugsweise wird der Metallocenkomplex mit mindestens einer Aktivatorkomponente vor dem Eintritt in den Reaktor gemischt, das bedeutet voraktiviert.

7

Ein besonderer Vorteil der Katalysatorsysteme des erfindungsgemäßen Verfahrens ist ihre weitgehende Löslichkeit im Reaktionsgemisch.

- 5 Die Herstellung der erfindungsgemäßen Oligomeren kann in den üblichen, für die Oligomerisation von Olefinen verwendeten Reaktoren entweder diskontinuierlich oder bevorzugt kontinuierlich durchgeführt werden. Geeignete Reaktoren sind u.a. kontinuierlich betriebene Rührkessel, wobei man gegebenenfalls auch eine Reihe von mehreren hintereinander geschalteten Rührkesseln verwenden kann.
- Die Oligomerisation kann in der Gasphase, in einer Suspension, in flüssigen Monomeren und in inerten Lösungsmitteln durchgeführt 15 werden. Bei der Oligomerisation in Lösungsmitteln werden insbesondere flüssige Kohlenwasserstoffe wie Benzol, Ethylbenzol oder Toluol verwendet. Vorzugsweise werden die Oligomerisierungen in einem Reaktionsgemisch durchgeführt in welchem das flüssige Monomere im Überschuß vorliegt, vorzugsweise zu mehr als 60 Vol.-% absolut und insbesondere zu mehr als 80 Vol.-% absolut.

Bei einem bevorzugten erfindungsgemäßen Verfahren zur Herstellung der Oleffin Cligometen wird zunachst die oligomere Aluminoxanverbindung, bevorzugt als Lösung in Toluol, vorgelegt. Hierzu wird 25 beispielsweise das Olefin mit 2 bis 12 C-Atomen zugegeben und die Temperatur wird erhöht. Nach Zugabe des Metallocenkomplexes wird 20 bis 800 Minuten, bevorzugt 50 bis 200 Minuten oligomerisiert. Die Temperaturen betragen hierbei 0 bis 250°C, bevorzugt 20 bis 200°C und man arbeitet bei Drücken von 100 bis 300000 kPa, vorzugsweise im Bereich von 100 bis 10000 kPa und insbesondere im Bereich von 100 bis 4000 kPa.

Man kann die Oligomerisation also im Niederdruck-, Mitteldruckund Hochdruckverfahren durchführen. Die Menge an eingesetztem Ka-35 talysator ist nicht kritisch.

Man erhält somit Oligomere mit Molekulargewichten Mw (Gewichts-mittelwert) von vorzugsweise 100 bis 20000, besonders bevorzugt 100 bis 10000, insbesondere 100 bis 5000, die einen hohen Gehalt 40 an endständigen Vinyliden-Doppelbindungen aufweisen.

Der Polymerisationsgrad der Olefin-Oligomeren liegt im allgemeinen im Bereich von 2 bis 200, vorzugsweise im Bereich von 2 bis 100.

Die Molekulargewichtsverteilung Mw/Mn (Gewichtsmittelwert/Zahlenmittelwert), gemessen mit der Methode der Gelpermeationschromatographie (GPC) bei 35°C mit Polystyrol als Säulenmaterial und THF als Lösungsmittel gegen einen Polystyrolstandard, der so erhaltenen Olefin-Oligomeren beträgt 1,0 bis 2,4, vorzugsweise 1,8 bis 2,2 und insbesondere 1,8 bis 2,0.

Das GPC-Diagramm zeigt vorteilhaft nur ein relatives Maximum für die Molekulargewichtsverteilung, d.h.es liegt eine monomodale 10 Molekulargewichtsverteilung vor.

Die so erhaltenen Olefin-Oligomere lassen sich mit den üblichen chemischen Reaktionen, wie zum Beispiel Hydoformylierung oder Hydroaminierung oder einer Kombination beider Methoden, zu funktionalisierten Oligo-Olefinen weiterverarbeiten, welche zum Beispiel als Schmierstoffe oder Kraftstoff- bzw. Öladditive geeignet sind. Aufgrund ihres Doppelbindungsanteils sind die erhaltenen Olefin-Oligomere außerdem als Makromonomere verwendbar.

20 Beispiele

Herstellung von Olefin-Oligomeren

Beispiel 1

25

In einem 1 1-Bührautoklaven wurden 16 ml einer 1,7 molaren Meillylalumoxan-Lösung in Toluol vorgelegt, 500 g (11,9 mol) flüssiges Propen aufkondensiert und auf 50°C erwärmt. Dabei stellte sich ein Druck von 2200 kPa ein. Anschließend wurden 79,6 mg (0,1 mmol)

30 Bis(n-Octadecylcyclopentadienyl)zirconiumdichlorid, gelöst in 9,4 ml 1,7 molarer toluolischer Methylaluminoxanlösung (Al : Zr = 432 : 1) zugegeben. Dann wurde 120 Minuten lang oligomerisiert, der Reaktor entspannt und die Trübungszahl bestimmt. Sie betrug 1,8. Es wurden 450 g flüssiges Propenoligomerengemisch isoliert: Mw = 35 990, Mn = 520, Mw/Mn = 1,9.

Beispiel 2

Es wurde wie in Beispiel 1 gearbeitet, jedoch wurde anstatt

40 Bis(n-Octadecylcyclopentadienyl)zirconiumdichlorid 25,0 mg (0,05 mmol) Bis[(tert-Butyldimethylsilyl)cyclopentadienyl]zirconiumdichlorid gelöst in 14,7 ml 1,7 molarer toluolischer Methylaluminoxanlösung (Al : Zr = 1040 : 1) als Metallocenkomplex eingesetzt. Man erhielt 450 g flüssiges Propylenoligomerengemisch.

45 Mw = 3600, Mn = 1800, Mw/Mn = 2,0. Trübungszahl des Reaktionsgemisches 2,1.

9

Beispiel 3

Zu 204 g Cyclopenten gab man 90 ml einer 1,7 m toluolischen Methylaluminoxanlösung (153 mmol) und anschließend 240 mg (0,3 5 mmol) Bis(n-Octadecylcyclopentadienyl)zirconium-dichlorid (A1: Zr = 510: 1), oligomerisierte 10 h bei 30°C und bestimmte die Trübungszahl. Man erhielt 30 g Cyclopentenoligomere, Mw = 700, Mn = 350; Mw/Mn = 2,0. Trübungszahl des Reaktionsgemisches 1,8.

10 Beispiel 4

Es wurde wie in Beispiel 1 gearbeitet, jedoch wurden 40 mg (0,1 mmol) Bis(tetrahydroindenyl)zirconiumdichlorid in 4,5 ml 1,7 m toluolischer Methylaluminoxanlösung gelöst (Al : Zr = 348 : 1) eingesetzt. Man erhielt 450 g flüssiges Propylenoligomer, Mw = 3600, Mn = 1800, Mw/Mn = 2,0. Trübungszahl des Reaktionsgemisches 2,7.

Vergleichsbeispiel V1

20

Es wurde wie in Beispiel 1 gearbeitet, jedoch wurde anstatt
Bis(n-Octadecylcyclopentadienyl)zirconiumdichlorid 29,0 mg (0.1
minor, prs(cycropentadienyl)zirconiumdichlorid gelöst in 9,4 ml
1,7 molarer toluolischer Methylaluminoxanlösung (Al : Zr = 500 :

25 1) als Metallocenkomplex eingesetzt. Man erhielt 440 g flüssiges
Propyleneligomerengemisch. mw = 1550, Mn = 420, Mw/Mn = 3,7. Trübungszahl des Reaktionsgemisches 85.

30

35

40

45

Patentansprüche

 Verfahren zur Herstellung von Olefin-Oligomeren mit einer Molekulargewichtsverteilung Mw/Mn im Bereich von 1,0 bis 2,4 durch Oligomerisierung von Olefinen in Gegenwart von Metallocenkatalysatorsystemen, dadurch gekennzeichnet, daß die Trübungszahl des katalysatorhaltigen Reaktionsgemisches im Bereich von 1 bis 10 liegt.

10

- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man Katalysatorsysteme verwendet, welche als aktive Bestandteile
 - A) Metallocenkomplexe der allgemeinen Formel I

15

 $Cp_2MX^1X^2$ I

in der die Substituenten und Indizes folgende Bedeutung haben:

20

30

 Cp_2

Ein Paar von, wie folgt definiert, substituierten Cyclo-

- 25 (i) symmetrische Substitution mit je 1 bis 4 C₅- bis C₅₀- Alkylrosten, oder
 - (ii) Substitution mit je 1 bis 2 ringbildenden C_4 bis C_{10} Alkylenresten und je 0 bis 3 C_1 bis C_{30} -Alkylresten, oder
 - (iii) Substitution mindestens eines Teils des Liganden-Paares mit mindestens einem Silicium-organischen Rest und 0 bis 9 C₁- bis C₃₀-Alkyl-Resten und/oder 0 bis 4 ringbildenden C₄- bis C₁₀- Alkylenresten.
 - M ein Titan-, Zirconium- oder Hafniumatom X¹, X² ein formal negativ geladenes Abgangsatom oder eine formal negativ geladene Abgangsgruppe

40

35

und

11

B) eine Akzeptorverbindung für die Substituenten X^1 und X^2 der Komponente A) als Aktivator

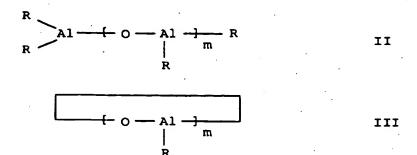
enthalten.

5

3. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Katalysatorsysteme als Aktivatoren offenkettige oder cyclische Aluminoxanverbindungen der allgemeinen Formel II oder III enthalten

10

15



20

- 25 4. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet daß die Substituenten \mathbb{X}^2 , \mathbb{X}^2 Halogen, H. Ci- bis C_{10} -Alkyl oder C_1 bis C_{10} -Alkoxy bedeuten.
- Olefin-Oligomere, erhältlich nach einem Verfahren gemäß der
 Ansprüche 1 bis 4.
 - Verwendung der Olefin-Oligomeren zur Herstellung von Schmierstoffen oder Kraftstoffadditiven.

35

40

45

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inte onal Application No PCT/EP 96/00235

			<u> </u>
A. CLASS IPC 6	CO7C2/34 CO7F17/00	"	7
According	to International Patent Classification (IPC) or to both national class	ification and IPC	
	SEARCHED		
	locumentation searched (classification system followed by classifica-	ston symbols)	
IPC 6	C07C C07F	•	
	·		
Documenta	tion searched other than minimum documentation to the extent that	such documents are included in the fields s	earched
	<u> </u>		
Electronic	lata base consulted during the international search (name of data ba	use and, where practical, search terms used)	
	•		
	•		
	IENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the	relevant passages	Relevant to claim No.
X	DE,A,40 30 399 (BASF AG) 2 April	1992	1-6
	see page 3, line 7 - line 64		
	see claim 1		!
X	EP,A,O 519 237 (BASF AG) 23 Dece	mbom 1002	1.6
^	see page 3, line 1 - line 36	IDEF 1992	1-6
	see page 5. line 17 - line 25	l	
	see example 2	i	
Α]	EP,A,O 545 140 (BASF AG) 9 June	1993	1-6
1	see the whole document		
A	EP,A,0 540 108 (SHELL) 5 May 1993	a 1	1-6
	cited in the application	1	1-0
	see the whole document		
	•	-/	
	•		
X Furt	er documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members are listed i	5 4684V
<u>ت</u>		Patent family members are listed i	
Special cat	regiones of cited documents:	"T" later document published after the inte	mational filing date
	ent defining the general state of the art which is not red to be of particular relevance	or priority date and not in conflict wit cited to understand the principle or th	th the application but cory underlying the
E' cartier o	locument but published on or after the international	invention "X" document of particular relevance; the	claimed invention
filing d L' docume	ate nt which may throw doubts on priority claim(s) or	cannot be considered novel or cannot involve an inventive step when the do	be considered to
which i	s cited to establish the publication date of another or other special reason (as specified)	"Y" document of particular relevance; the	claimed invention
O' docume	at referring to an oral disclosure, use, exhibition or	cannot be considered to involve an in- document is combined with one or me	ore other such docu-
'P' docume	nt published prior to the international filing date but	ments, such combination being obvious in the art.	
later th	an the priority date claimed	*&" document member of the same patent	
Date of the s	ectual completion of the international search	Date of mailing of the international sec	•
6	May 1996	1 5 -05- 199)6
Name and m	ailing address of the ISA	Authorized officer	
	European Patent Office, P.B. 5818 Patendaan 2 NL - 2210 HV Ripwijk		
	Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+ 31-70) 340-3016	Goetz, G	

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inte onal Application No PCT/EP 96/00235

Category *	tion) DOCUMENTS CONSIDER Citation of document, with indice	ation, where appropriate, of t	he relevant passages		Relevant to claim No.	
A	EP,A,O 268 214 25 May 1988 cited in the ap see the whole d	(IDEMITSU KOSAN plication ocument	COMP. LTD.)		1-6	
				·		
	. *					
			•			
			·			
		•				
					.).	
		· ·		-		
					×	
			•			

1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inta onal Application No PCT/EP 96/00235

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
DE-A-4030399	02-04-92	NONE		
EP-A-519237	23-12-92	DE-A- EP-A- JP-A- US-A-	4120009 0692499 5209014 5296434	24-12-92 17-01-96 20-08-93 22-03-94
EP-A-545140	09-06-93	DE-A- US-A-	4139261 5453475	03-06-93 26-09-95
EP-A-540108	05-05-93	AU-B- AU-B- CA-A- DE-D- JP-A- US-A-	656033 2731992 2081432 59207348 5214027 5279999	19-01-95 29-04-93 29-04-93 15-02-96 24-08-93 18-01-94
EP-A-268214	25-05-88	DE-A- JP-A- JP-B- US-A-	3772331 1207248 4057651 4814540	26-09-91 21-08-89 14-09-92 21-03-89

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Inter sales Aktenzeichen
PCT/EP 96/00235

A 1/1 A 5	TELETIFICATION OF A MINEL DUNIOCCCCCONCEANIDES		<u> </u>
ÎPK 6	CO7C2/34 CO7F17/00		
	and the second s		·
	nternationalen Patentidassifikation (IPK) oder nach der nationalen ERCHIERTE GEBIETE	Klassifikation und der IPK	
	ekcHIEKTE GEBIETE ter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssyn	nbole)	
IPK 6	C07C C07F		
Recherchie	to shee sucht yurs Mindestraufstoff gehörende Veröffentlichungen	4: 4:	·
Media des	te aber meht zum Mindestprufstoff gehörende Veröffentlichungen,	soweit mest whier me rechercherien Otto	tte fallen
	÷		
Während de	er internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenhank ((Name der Datenbank und evtl. verwender	te Suchhernffe)
			a democraticy
	·		
		•	
C. ALS W	ESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Ang	abe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
			
X	DE,A,40 30 399 (BASF AG) 2.April	1992	1-6
	siehe Seite 3, Zeile 7 – Zeile 6	4	
	siehe Anspruch 1	* *	
X	EP,A,0 519 237 (BASF AG) 23.Deze	mher 199 <i>2</i>	1-6
	siehe Seite 3, Zeile 1 - Zeile 3	6	1.0
	siehe Seite 5, Zeile 17 - Zeile	25	 -
I	Siene beispiel 2		
Α	EP,A,0 545 140 (BASF AG) 9.Juni	1993	1-6
	siehe das ganze Dokument		
A	 EP,A,0 540 108 (SHELL) 5.Mai 199	3	
^	in der Anmeldung erwähnt	3	1-6
	siehe das ganze Dokument		
4		_	
	1	-/	[] () () () () () () ()
Veite	re Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu	Cinho Anhana Batantianilia	<u> </u>
entnel	rmen	Siehe Anhang Patentfamilie	·
'A' Veröffer	Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen ; utlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert.	"T" Spätere Veröffentlichung, die nach der oder dem Prioritätsdatum veröffentlic	ni worden ist und mit der
aber nuc	ht als besonders bedeutsam anzusehen ist okument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen	Anmeldung rucht kollidiert, sondern z Erfindung zugrundeliegenden Prinzpe	ur zum Verständnes des der
Anmeld	edatum veröffentlicht worden ist	"X" Veröffentlichung von besonderer Bede	rutung: die beanspruchte Erfindung
echenner	thichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer	saun allein aufgrund dieser Verolient	ichung meht als neu oder auf
soil ode surgefül	im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden r die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie web)	"Y" Veröffentlichung von besonderer Bede kann nicht als auf erfinderischer Tätie	rutung; die beanspruchte Erfindung keit berühend betrachtet
'O' Veröffer	avi dichung, die sich auf eine mindliche Offenbarung, sutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht	verden, wenn die Veröffentlichung m Veröffentlichungen dieser Kategone i	it einer oder mehreren anderen n Verbindung gebracht wird und
'P' Veröffen	Highima die une dem internationales Assentantantes about a series	diese Verbindung für einen Fachmanz *&" Veröffentlichung, die Mitglied derselb	naheliegend ist
	bschhasses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Re	cherchenbenichts
_		15 -05- 1996	
6.	Mai 1996	. * . = =	·
Name und Po	stanschrift der Internationale Recherchenbehörde	Bevollmächtigter Bediensteter	
	Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk		*
	Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Goetz, G	

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Inter Jules Aktenzeichen
PCT/EP 96/00235

	g) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
ategorie*	EP,A,O 268 214 (IDEMITSU KOSAN COMP. LTD.)	1-6
-	25.Mai 1988 in der Anmeldung erwähnt siehe das ganze Dokument	
0		
	·	

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Inter nales Aktenzeichen
PCT/EP 96/00235

Im Recherchenbericht ingeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
DE-A-4030399	02-04-92	KEINE	
EP-A-519237	23-12-92	DE-A- 41200 EP-A- 06924 JP-A- 52090 US-A- 52964	99 17-01-96 14 20-08-93
EP-A-545140	09-06-93	DE-A- 41392 US-A- 54534	
EP-A-540108	05-05-93	AU-B- 6560 AU-B- 27319 CA-A- 20814 DE-D- 692073 JP-A- 52140 US-A- 52799	92 29-04-93 32 29-04-93 48 15-02-96 27 24-08-93
EP-A-268214	25-05-88	DE-A- 37723 JP-A- 12072 JP-B- 40576 US-A- 48145	48 21-08-89 51 14-09-92

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:
☐ BLACK BORDERS
\square image cut off at top, bottom or sides
FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☑ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
\square REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
☐ OTHER:

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.